

# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

EP/2004/007864

## A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 C08G18/48 C08G18/50 C08G65/26

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

## B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 C08G

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data

## C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	WO 02/50161 A (BAYER AG) 27 June 2002 (2002-06-27) page 1, line 19 - page 1, line 30 page 4, line 4 - page 4, line 15 claims 1,6	1-11
A	DD 147 469 A (DEUTSCHMANN KLAUS; LOESCHAU SIEGBERT; NITZSCHKE MANFRED; ROMANOWSKI HE) 8 April 1981 (1981-04-08) page 2, line 27 - page 2, line 32 claim 1	1-11
A	EP 0 708 126 A (BASF AG) 24 April 1996 (1996-04-24) page 6, line 3 - page 7, line 39 claims 1-3	1-11
	-/--	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.

☒ Patent family members are listed in annex.

### \* Special categories of cited documents:

- \*A\* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- \*E\* earlier document but published on or after the international filing date
- \*L\* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- \*O\* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- \*P\* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- \*T\* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- \*X\* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- \*Y\* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- \* & \* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

24 November 2004

Date of mailing of the international search report

03/12/2004

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2  
NL - 2280 HV Rijswijk  
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,  
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Heidenhain, R

# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/EP2004/007864

## C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	<p>EP 0 539 819 A (BASF AG)  5 May 1993 (1993-05-05)  page 6, line 30 - page 7, line 5  claims 1,2,7</p> <p>-----</p>	1-11

# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

101/EP2004/007864

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
WO 0250161	A	27-06-2002	US 2002120026 A1 AU 3662402 A CA 2431771 A1 WO 0250161 A2	29-08-2002 01-07-2002 27-06-2002 27-06-2002
DD 147469	A	08-04-1981	DD 147469 A3	08-04-1981
EP 0708126	A	24-04-1996	DE 4437878 A1 AT 221903 T CA 2161064 A1 CN 1130196 A , B DE 59510310 D1 EP 0708126 A2 ES 2181738 T3 JP 8208797 A US 5672636 A	25-04-1996 15-08-2002 23-04-1996 04-09-1996 12-09-2002 24-04-1996 01-03-2003 13-08-1996 30-09-1997
EP 0539819	A	05-05-1993	DE 4135588 A1 AT 167206 T CA 2080516 A1 DE 59209369 D1 DK 539819 T3 EP 0539819 A2 ES 2117023 T3 JP 5214091 A KR 239109 B1 US 5476969 A	06-05-1993 15-06-1998 30-04-1993 16-07-1998 12-10-1998 05-05-1993 01-08-1998 24-08-1993 15-01-2000 19-12-1995

# INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen

EP/EP2004/007864

<b>A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES</b> IPK 7 C08G18/48 C08G18/50 C08G65/26		
Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK		
<b>B. RECHERCHIERTE GEBIETE</b> Recherchierte Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) IPK 7 C08G		
Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen		
Während der Internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe) EPO-Internal, WPI Data		
<b>C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN</b>		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
A	WO 02/50161 A (BAYER AG) 27. Juni 2002 (2002-06-27) Seite 1, Zeile 19 - Seite 1, Zeile 30 Seite 4, Zeile 4 - Seite 4, Zeile 15 Ansprüche 1,6	1-11
A	DD 147 469 A (DEUTSCHMANN KLAUS; LOESCHAU SIEGBERT; NITZSCHKE MANFRED; ROMANOWSKI HE) 8. April 1981 (1981-04-08) Seite 2, Zeile 27 - Seite 2, Zeile 32 Anspruch 1	1-11
A	EP 0 708 126 A (BASF AG) 24. April 1996 (1996-04-24) Seite 6, Zeile 3 - Seite 7, Zeile 39 Ansprüche 1-3	1-11
----- -/--		
<input checked="" type="checkbox"/> Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen		
<input checked="" type="checkbox"/> Siehe Anhang Patentfamilie		
* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : *A* Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist *E* älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist *L* Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt) *O* Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht *P* Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist *T* Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist *X* Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden *Y* Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann nahellegend ist *Z* Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist		
Datum des Abschlusses der internationalen Recherche 24. November 2004		Absenddatum des internationalen Recherchenberichts 03/12/2004
Name und Postanschrift der internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016		Bevollmächtigter Bediensteter Heidenhain, R

# INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen  
PCT/EP2004/007864

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
A	<p>EP 0 539 819 A (BASF AG)  5. Mai 1993 (1993-05-05)  Seite 6, Zeile 30 - Seite 7, Zeile 5  Ansprüche 1,2,7</p>	1-11

# INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2004/007864

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
WO 0250161 A	27-06-2002	US 2002120026 A1 AU 3662402 A CA 2431771 A1 WO 0250161 A2	29-08-2002 01-07-2002 27-06-2002 27-06-2002
DD 147469 A	08-04-1981	DD 147469 A3	08-04-1981
EP 0708126 A	24-04-1996	DE 4437878 A1 AT 221903 T CA 2161064 A1 CN 1130196 A , B DE 59510310 D1 EP 0708126 A2 ES 2181738 T3 JP 8208797 A US 5672636 A	25-04-1996 15-08-2002 23-04-1996 04-09-1996 12-09-2002 24-04-1996 01-03-2003 13-08-1996 30-09-1997
EP 0539819 A	05-05-1993	DE 4135588 A1 AT 167206 T CA 2080516 A1 DE 59209369 D1 DK 539819 T3 EP 0539819 A2 ES 2117023 T3 JP 5214091 A KR 239109 B1 US 5476969 A	06-05-1993 15-06-1998 30-04-1993 16-07-1998 12-10-1998 05-05-1993 01-08-1998 24-08-1993 15-01-2000 19-12-1995

## Verfahren zur Herstellung von Polyetheralkoholen

### Beschreibung

- 5 Polyetheralkohole sind seit langem bekannt und vielfach in der Literatur beschrieben. Sie werden insbesondere durch Umsetzung mit Polyisocyanaten zu Polyurethanen weiterverarbeitet. Ihre Herstellung erfolgt zumeist durch Anlagerung von Alkylenoxiden an niedermolekulare, aktive Wasserstoffatome enthaltende Startsubstanzen.
- 10 Eine besondere Klasse der Polyetheralkohole bilden solche, bei denen als Startsubstanzen Verbindungen mit Aminogruppen eingesetzt werden. Da tertiäre Aminogruppen die Polyurethanreaktion katalysieren, wirken derartige Polyetheralkohole sowohl als Aufbaukomponente für die Polyurethane als auch als Katalysator. Gegenüber herkömmlichen, niedermolekularen Aminkatalysatoren haben derartige Poly-
- 15 etheralkohole, die häufig auch als autokatalytische Polyetheralkohole bezeichnet werden, den Vorteil, daß sie nicht aus den Schäumen migrieren können. Die Migration der Amine aus den Schaumstoffen führt zu einer starken Geruchsbelästigung und ist daher unerwünscht. Aus dem Stand der Technik ist eine Reihe von derartigen autokatalytischen Polyetheralkoholen bekannt.
- 20 Als Startsubstanzen für autokatalytische Polyetheralkohole können Verbindungen mit primären, sekundären und/oder tertiären Aminogruppen eingesetzt werden. Bei der Umsetzung mit den Alkylenoxiden werden die primären und sekundären Aminogruppen in tertiäre Aminogruppen umgewandelt. Zumeist gilt, dass die katalytische
- 25 Aktivität von autokatalytischen Polyetheralkoholen, deren Startsubstanzen bereits tertiäre Aminogruppen enthielten, höher ist als die von solchen, bei denen die tertiären Aminogruppen erst durch die Umsetzung von primären oder sekundären Aminogruppen mit Alkylenoxiden gebildet wurden.
- 30 DD 235 878 beschreibt autokatalytische Polyetheralkohole, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an aliphatische Tetramine, die einen geringen Gehalt an tertiären Aminogruppen aufweisen, hergestellt werden. Dabei können, je nach den gewünschten Eigenschaften der Endprodukte, die Amine sofort mit der Gesamtmenge oder nacheinander mit mehreren Teilmengen des Alkylenoxids umgesetzt werden.
- 35 In WO 01/58976, WO 02/22702, WO 03/016372 und WO 03/29320 wird eine große Zahl von autokatalytischen Polyetheralkoholen beschrieben, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an unterschiedliche Amine hergestellt werden. Diese autokatalytischen Polyetheralkohole werden, vorzugsweise in Kombination mit anderen Polyolen, mit
- 40 Isocyanaten zu Polyurethanen umgesetzt. Ihre Herstellung erfolgt nach üblichen Verfahren durch Anlagerung von Alkylenoxiden an die als Startsubstanz eingesetzten Amine.

Durch den Einsatz der autokatalytischen Polyetheralkohole kann die Geruchsbelästigung durch die als Katalysator eingesetzten Amine deutlich zurückgedrängt werden. Die nach den im Stand der Technik hergestellten autokatalytischen Polyetheralkohole enthalten jedoch immer noch Nebenprodukte, die zu Geruchsproblemen bei den Polyurethanen führen können. Außerdem hat sich gezeigt, daß die Alterungsbeständigkeit der mit den üblichen autokatalytischen Polyetheralkoholen hergestellten Polyurethane nicht ausreichend ist.

- Es war die Aufgabe der vorliegenden Erfindung, autokatalytische Polyetheralkohole zu entwickeln, die frei von Nebenprodukten sind, einen geringen Geruch aufweisen und einfach herzustellen sind.

- Die Aufgabe konnte überraschenderweise dadurch gelöst werden, dass man die als Startsubstanz eingesetzten Amine vor der Umsetzung mit den Alkylenoxiden in einem Lösungsmittel löst und in Lösung mit den Alkylenoxiden umsetzt.

- Gegenstand der Erfindung ist demzufolge ein Verfahren zur Herstellung von autokatalytischen Polyetheralkoholen durch Umsetzung von H-funktionellen Startsubstanzen, die mindestens eine für die Urethan-Reaktion katalytisch aktive, insbesondere tertiäre Aminogruppe sowie mindestens eine mit Alkylenoxiden reaktive Gruppe, insbesondere primäre und/oder sekundäre Aminogruppe und/oder Hydroxylgruppe, enthalten, mit Alkylenoxiden, umfassend die Schritte

- a) Lösen der Startsubstanz in einem Lösungsmittel
- b) Umsetzung der Lösung mit Alkylenoxiden.

- Gegenstand der Erfindung sind auch die nach diesem Verfahren hergestellten Polyetheralkohole.

- Gegenstand der Erfindung ist weiterhin ein Verfahren zur Herstellung von Polyurethanen durch Umsetzung von Polyisocyanaten mit Verbindungen mit mindestens zwei mit Urethangruppen reaktiven Wasserstoffatomen, dadurch gekennzeichnet, dass als Verbindungen mit mindestens zwei mit Urethangruppen reaktiven Wasserstoffatomen mindestens ein autokatalytischer Polyetheralkohol, herstellbar nach dem erfindungsgemäßen Verfahren, eingesetzt wird.

- Als Lösungsmittel können beliebige organische Lösungsmittel eingesetzt werden. In einer Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens werden als Lösungsmittel organische Lösungsmittel, die sich gegenüber Alkylenoxiden chemisch inert verhalten, eingesetzt.



Der Siedepunkt dieser inerten organischen Lösungsmittel wird vorzugsweise so gewählt, dass er unterhalb der Reaktionstemperatur der Umsetzung der Startsubstanz mit den Alkylenoxiden liegt. Insbesondere liegt der Siedepunkt bei einer Temperatur von mindestens 100°C. Beispiele für derartige organische Lösungsmittel sind Toluol, Monochlorbenzol, Diethylenglykoldimethylether und Triethylenglykoldimethylether,

Das Mischungsverhältnis von Startsubstanz zu Lösungsmittel liegt vorzugsweise im Bereich zwischen 1:20 bis 20:1, besonders bevorzugt zwischen 1:1 bis 1:10, und insbesondere zwischen 1:1 bis 1:5 Gewichtsteilen.

Bei dieser Ausführungsform sollte nach der Umsetzung mit den Alkylenoxiden eine Entfernung des Lösungsmittels erfolgen, da dieses bei der Umsetzung der Polyetheralkohole zu Polyurethanen Störungen hervorrufen und seinerseits zu einer Geruchsbelästigung führen kann.

In einer bevorzugten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens werden als Lösungsmittel Polyetheralkohole eingesetzt. Als Polyetheralkohole können vorzugsweise die zur Herstellung von Polyurethanen üblichen und bekannten Produkte eingesetzt werden. Die bevorzugt eingesetzten Polyetheralkohole weisen eine Funktionalität im Bereich zwischen 2 und 8 und eine Hydroxylzahl im Bereich zwischen 20 und 1200 mgKOH/g auf. Die Auswahl des als Lösungsmittel eingesetzten Polyetheralkohols richtet sich vorzugsweise nach dem gewünschten Einsatzgebiet der autokatalytischen Polyetheralkohole. So ist es bei autokatalytischen Polyetheralkoholen, die zur Herstellung von Hartschaumstoffen eingesetzt werden sollen, bevorzugt, niedermolekulare und hochfunktionelle Polyetheralkohole einzusetzen. Derartige Produkte haben vorzugsweise eine Funktionalität im Bereich zwischen 3 und 8 und eine Hydroxylzahl im Bereich zwischen 200 und 1200 mgKOH/g. Derartige Produkte sind allgemein bekannt. Ihre Herstellung erfolgt vorzugsweise durch Anlagerung von niederen Alkylenoxiden, insbesondere Ethylenoxid und/oder Propylenoxid, an alkoholische und/oder aminische Startsubstanzen, wie Glycerin, Trimethylolpropan, oder Zucker wie beispielsweise Sucrose oder Sorbit. Bei autokatalytischen Polyetheralkoholen, die zur Herstellung von Weichschaumstoffen eingesetzt werden sollen, werden vorzugsweise zwei- bis dreifunktionelle Polyetheralkohole mit einer Hydroxylzahl im Bereich zwischen 20 und 200 mgKOH/g, insbesondere 20 und 100 mgKOH/g eingesetzt. Auch derartige Produkte sind allgemein bekannt. Ihre Herstellung erfolgt vorzugsweise durch Anlagerung von niederen Alkylenoxiden, insbesondere Ethylenoxid und/oder Propylenoxid, an zwei- und dreifunktionelle Alkohole, wie Glycerin, Trimethylolpropan, Ethylenglykol und seine Homologen und Propylenglykol und seine Homologen.

Überraschenderweise kommt es bei dieser Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens zu einer weitgehend selektiven Anlagerung der Alkylenoxide an die H-funktionellen Startsubstanzen, die mindestens eine primäre, sekundäre oder tertiäre Aminogruppe enthalten.

5

Dies führt zu einer engen Molgewichtsverteilung des autokatalytischen Polyetheralkohols. Außerdem werden Nebenreaktionen bei der Anlagerung der Alkylenoxide an aminischen Startsubstanzen deutlich unterdrückt.

10 Bei der Verwendung von Polyetheralkoholen als Lösungsmittel sind unterschiedliche Ausführungsformen des Verfahrens möglich.

In einer Ausführungsform wird ein vollständig aufgearbeiteter und gereinigter Polyetheralkohol eingesetzt. Dabei kann die Anlagerung der Alkylenoxide an die aminische  
15 Startsubstanz ohne den Zusatz von weiteren Katalysatoren nur unter Ausnutzung der katalytischen Eigenschaften der Startsubstanz durchgeführt werden. Diese Ausführungsform hat den Vorteil, daß eine Aufarbeitung des Polyetheralkohols nach der Anlagerung der Alkylenoxide nicht erforderlich ist. Nachteilig ist hierbei die geringere Reaktionsgeschwindigkeit der Anlagerung. Durch Zusatz von basischen Katalysatoren  
20 kann die Reaktionsgeschwindigkeit erhöht werden, in diesem Falle ist jedoch zumeist eine nachträgliche Entfernung des basischen Katalysators erforderlich.

In einer anderen, bevorzugten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens wird als Lösungsmittel ein ungereinigter Polyetheralkohol verwendet, der  
25 noch basischen Katalysator enthält. Bei dem basischen Katalysator handelt es sich um einen der üblichen, zur Herstellung von Polyetheralkoholen eingesetzten alkalischen Katalysatoren, beispielsweise Cäsiumhydroxid, Natriumhydroxid und insbesondere Kaliumhydroxid. Der genannte Katalysator liegt dabei zumeist in einer Menge von 0.1 bis 3.0 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht des ungereinigten Polyetheralkohols, vor.

30

Nach der Anlagerung der Alkylenoxide und einer sich üblicherweise daran anschließenden Nachreaktionszeit zum vollständigen Umsatz der Alkylenoxide wird der erhaltene autokatalytische Polyetheralkohol wie üblich durch Neutralisation des basischen Katalysators und Abtrennung der erhaltenen Salze aufgearbeitet.

35

Das Mischungsverhältnis von Startsubstanz zu Polyetheralkohol liegt vorzugsweise zwischen 1:20 und 20:1, besonders bevorzugt 1:1 bis 1:10, und insbesondere zwischen 1:1 bis 1:5 Gewichtsteilen.

40 Als aminische Startsubstanzen können, wie ausgeführt, alle Amine eingesetzt werden, durch welche die Urethan-Reaktion katalysiert wird. Vorzugsweise werden Verbindungen mit mindestens einer tertiären Aminogruppe, insbesondere einer

Dialkylaminogruppe, sowie mindestens einer funktionellen Gruppe, die mit Alkylenoxiden umgesetzt werden kann, eingesetzt. Bei den funktionellen Gruppen, die mit Alkylenoxiden umgesetzt werden können, kann es sich um alle H-funktionellen Gruppen handeln. Vorzugsweise handelt es sich um Hydroxylgruppen oder primäre und/oder sekundäre Aminogruppen.

Als aminische Startsubstanzen können prinzipiell alle die Verbindungen eingesetzt werden, die beispielsweise in WO 01/58976, WO 02/22702, WO 03/016372 und WO 03/29320 beschrieben werden.

Bevorzugt als aminische Startsubstanzen eingesetzt werden aliphatische Amine mit mindestens einer tertiären Aminogruppe und einer H-funktionellen Gruppierung.

Vorzugsweise ist die aminische Startsubstanz ausgewählt aus der Gruppe, enthaltend Dimethylaminoethylamin, Dimethylaminopropylamin, Diethylaminoethylamin, Diethylaminopropylamin, N-(3-Dimethylaminopropyl)-N,N-diisopropanolamin, Dimethylethanolamin, N,N,N'-Trimethyl-N'-hydroxyethyl-bis(aminoethyl)ether, N,N-Bis-(3-dimethylaminopropyl)amino-2-propanolamin, Bis-(N,N-dimethyl-3-aminopropyl)amin, N,N-Dimethylaminoethoxyethanol, N-(3-Aminopropyl)imidazol, N-(2-Dimethylaminoethyl)-N-methylethanolamin, N-(2-Hydroxypropyl)imidazol, Dimethylaminohexanol sowie Gemische aus mindestens zwei der genannten Verbindungen.

Das erfindungsgemäße Verfahren wird vorzugsweise so geführt, dass an jedes aktive Wasserstoffatom der aminischen Startsubstanz durchschnittlich 1 bis 8, bevorzugt 1 bis 6, insbesondere 2 bis 4 Moleküle des Alkylenoxids angelagert werden.

Die Umsetzung der Startsubstanz mit den Alkylenoxiden wird bei den hierfür üblichen Drücken im Bereich zwischen 0,1 und 1,0 MPa und den üblichen Temperaturen im Bereich zwischen 80 und 140 °C durchgeführt. An die Dosierung der Alkylenoxide schließt sich zumeist eine Nachreaktionsphase zum vollständigen Abreagieren der Alkylenoxide an. Zumeist ist die katalytische Aktivität der Amine ausreichend für die Anlagerung der Alkylenoxide. Falls erforderlich, können zusätzliche Katalysatoren zugesetzt werden. Dabei handelt es sich insbesondere um basische, vorzugsweise alkalische Katalysatoren.

Nach der Anlagerung der Alkylenoxide und der Nachreaktionsphase werden die Polyetheralkohole, sofern erforderlich, vom Katalysator befreit.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten autokatalytischen Polyetheralkohole können allein, vorzugsweise in Verbindung mit anderen Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen zu Polyurethanen umgesetzt werden.

Als Verbindung mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen die zusammen mit den erfindungsgemäßen autokatalytischen Polyetheralkoholen eingesetzt werden können, kommen insbesondere Polyesteralkohole und vorzugsweise Polyetheralkohole mit einer Funktionalität von 2 bis 8, insbesondere von 2 bis 6, vorzugsweise von 2 bis 4 und einem mittleren Molekulargewicht im Bereich von 400 bis 10000 g/mol, vorzugsweise 1000 bis 8000 g/mol, in Betracht. Der Gehalt der erfindungsgemäßen autokatalytischen Polyetheralkohole in den Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen liegt vorzugsweise im Bereich zwischen 0.1 und 20 Gew.-%, besonders bevorzugt zwischen 0.5 und 10 Gew.-% bezogen auf das Gewicht aller Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen.

Die Polyetheralkohole können nach bekannten Verfahren, zumeist durch katalytische Anlagerung von Alkylenoxiden, insbesondere Ethylenoxid und/oder Propylenoxid, an H-funktionelle Startsubstanzen, oder durch Kondensation von Tetrahydrofuran, hergestellt werden. Als H-funktionelle Startsubstanzen kommen insbesondere mehrfunktionelle Alkohole und/oder Amine zum Einsatz. Bevorzugt eingesetzt werden Wasser, zweiwertige Alkohole, beispielsweise Ethylenglykol, Propylenglykol, oder Butandiole, dreiwertige Alkohole, beispielsweise Glycerin oder Trimethylolpropan, sowie höherwertige Alkohole, wie Pentaerythrit, Zuckeralkohole, beispielsweise Sucrose, Glucose oder Sorbit. Bevorzugt eingesetzte Amine sind aliphatische Amine mit bis zu 10 Kohlenstoffatomen, beispielsweise Ethylendiamin, Diethylentriamin, Propylendiamin, sowie Aminoalkohole, wie Ethanolamin oder Diethanolamin. Als Alkylenoxide werden vorzugsweise Ethylenoxid und/oder Propylenoxid eingesetzt, wobei bei Polyetheralkoholen, die für die Herstellung von Polyurethan-Weichschäumen verwendet werden, häufig am Kettenende ein Ethylenoxidblock angelagert wird. Als Katalysatoren bei der Anlagerung der Alkylenoxide kommen insbesondere basische Verbindungen zum Einsatz, wobei hier das Kaliumhydroxid die größte technische Bedeutung hat. Wenn der Gehalt an ungesättigten Bestandteilen in den Polyetheralkoholen gering sein soll, können als Katalysatoren auch Multimetallcyanidverbindungen, sogenannte DMC-Katalysatoren, eingesetzt werden.

Für bestimmte Einsatzgebiete, insbesondere zur Erhöhung der Härte in Polyurethan-Weichschaumstoffen, können auch sogenannte polymermodifizierte Polyole verwendet werden. Derartige Polyole können beispielsweise durch in-situ Polymerisation von ethylenisch ungesättigten Monomeren, vorzugsweise Styrol und/oder Acrylnitril, in Polyetheralkoholen hergestellt werden. Zu den polymermodifizierten Polyetheralkoholen gehören auch Polyharnstoffdispersionen enthaltende Polyetheralkohole, die vorzugsweise durch Umsetzung von Aminen mit Isocyanaten in Polyolen hergestellt werden.

Zur Herstellung von Weichschäumen und Integralschäumen werden insbesondere zwei- und/oder dreifunktionelle Polyetheralkohole eingesetzt. Zur Herstellung von Hartschäumen werden insbesondere Polyetheralkohole eingesetzt, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an vier- oder höherfunktionelle Starter, wie Zuckeralkohole oder aromatische Amine hergestellt werden.

Zu den Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen gehören auch die Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel, die gegebenenfalls mitverwendet werden können. Als Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel werden vorzugsweise 2- und 3-funktionelle Alkohole mit Molekulargewichten unter 400 g/mol, insbesondere im Bereich von 60 bis 150 g/mol, verwendet. Beispiele sind Ethylenglykol, Propylenglykol, Diethylenglykol, Butandiol-1,4, Glycerin oder Trimethylolpropan. Als Vernetzungsmittel können auch Diamine eingesetzt werden. Falls Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel eingesetzt werden, beträgt deren Menge vorzugsweise bis zu 5 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht der Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen.

Als Polyisocyanate können die üblichen und bekannten aromatischen Di- und Polyisocyanate einzeln oder in beliebigen Gemischen untereinander eingesetzt werden. Beispiele für aromatische Di- oder Polyisocyanate sind 2,4-Toluylendiisocyanat (2,4-TDI), 2,6-Toluylendiisocyanat (2,6-TDI), 2,4'-Diphenylmethandiisocyanat (2,4'-MDI), 4,4'-Diphenylmethandiisocyanat (4,4'-MDI), Polyphenylpolymethylenpolyisocyanate, wie sie durch Kondensation von Anilin und Formaldehyd und anschließende Phosgenierung hergestellt werden (Polymer-MDI), p-Phenylendiisocyanat, Toluidindiisocyanat, Xylylendiisocyanat oder 1,5-Naphthylendiisocyanat (NDI).

Vorzugsweise werden gemeinsam mit oder an Stelle von diesen monomeren Isocyanaten oder deren Gemischen daraus hergestellte Oligo- oder Polyisocyanate, sogenannte Prepolymere, insbesondere auf Basis von TDI und MDI, eingesetzt. Diese Oligo- oder Polyisocyanate lassen sich aus den genannten Di- oder Polyisocyanaten oder deren Mischungen und gegebenenfalls Mono- oder Polyalkoholen durch Verknüpfung mittels Urethan-, Allophanat-, Harnstoff-, Biuret-, Uretidion-, Amid-, Isocyanurat-, Carbodiimid-, Uretonimin-, Oxadiazintrion- oder Iminooxadiazindion-Strukturen herstellen. Vorzugsweise werden hier Urethan-, Allophanat-, Carbodiimid-, Uretonimin-, Biuret- oder Isocyanuratgruppen aufweisende Polymere aus TDI oder MDI sowie gegebenenfalls Mono- oder Polyalkohole verwendet.

Zur Herstellung der Polyurethane können weitere Einsatzstoffe, insbesondere weitere Katalysatoren, Treibmittel sowie Hilfs- und/oder Zusatzstoffe mitverwendet werden, zu denen im einzelnen folgendes zu sagen ist:

Als Katalysatoren für die Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethan-Schaumstoffe können in Kombination mit den autokatalytischen Polyetheralkoholen die üblichen und bekannten Polyurethanbildungskatalysatoren eingesetzt werden, beispielsweise organische Zinnverbindungen, wie Zinndiacetat, Zinndioctoat, Dialkylzinndilaurat, und/oder stark basische Amine wie Triethylamin, Pentamethyldiethylentriamin, Tetramethyldiaminoethylether, Imidazole oder vorzugsweise Triethylendiamin. Die Katalysatoren werden vorzugsweise in einer Menge von 0,01 bis 5 Gew.-%, vorzugsweise 0,05 bis 2 Gew.-%, eingesetzt.

Als Treibmittel zur Herstellung der Polyurethan-Schaumstoffe wird bevorzugt Wasser eingesetzt, das mit den Isocyanatgruppen unter Freisetzung von Kohlendioxid reagiert. Gemeinsam mit oder an Stelle von Wasser können auch physikalisch wirkende Treibmittel, beispielsweise Kohlendioxid, Kohlenwasserstoffe, wie n-, iso- oder Cyclopentan, Cyclohexan oder halogenierte Kohlenwasserstoffe, wie Tetrafluorethan, Pentafluorpropan, Heptafluorpropan, Pentafluorbutan, Hexafluorbutan oder Dichlormonofluorethan, eingesetzt werden. Die Menge des physikalischen Treibmittels liegt dabei vorzugsweise im Bereich zwischen 1 bis 15 Gew.-%, insbesondere 1 bis 10 Gew.-%, die Menge an Wasser vorzugsweise im Bereich zwischen 0,5 bis 10 Gew.-%, insbesondere 1 bis 5 Gew.-%.

Als Hilfsmittel und/oder Zusatzstoffe werden beispielsweise oberflächenaktive Substanzen, Schaumstabilisatoren, Zellregler, äußere und innere Trennmittel, Füllstoffe, Flammenschutzmittel, Pigmente, Hydrolyseschutzmittel sowie fungistatisch und bakteristatisch wirkende Substanzen eingesetzt.

Bei der technischen Herstellung von Polyurethan-Schaumstoffen ist es üblich, die Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen und die weiteren Einsatzstoffe sowie Hilfs- und/oder Zusatzstoffe vor der Umsetzung zu einer sogenannten Polyolkomponente zu vereinigen.

Weitere Angaben über die verwendeten Ausgangsstoffe finden sich beispielsweise im Kunststoffhandbuch, Band 7, Polyurethane, herausgegeben von Günter Oertel, Carl-Hanser-Verlag, München, 3. Auflage 1993.

Zur Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethane werden die organischen Polyisocyanate mit den Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen in Anwesenheit der genannten Treibmittel, Katalysatoren und Hilfs- und/oder Zusatzstoffe, zumeist gemischt zu einer sogenannten Polyolkomponente, zur Reaktion gebracht.

Bei der Herstellung der Polyurethane werden Isocyanat- und Polyolkomponente in einer solchen Menge zusammengebracht, dass das Äquivalenzverhältnis von Iso-

cyanatgruppen zur Summe der aktiven Wasserstoffatome 0,6 : 1 bis 1 : 1,4, vorzugsweise 0,7 : 1 bis 1 : 1,20 beträgt.

- 5 Durch das erfindungsgemäße Verfahren der Herstellung der autokatalytischen Polyetheralkohole kommt es zu einer deutlichen Verringerung des Anteils an Nebenprodukten. Dies zeigt sich beispielsweise in einer verringerten Farbzahl der Polyetheralkohole. Dabei nimmt die Farbe mit steigender Verdünnung der aminischen Startsubstanz im Lösungsmittel ab. Weiterhin ist der Eigengeruch der nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten Polyetheralkohole deutlich geringer
- 10 als der von nach herkömmlichen Verfahren hergestellten autokatalytischen Polyetheralkoholen, auch unter normierten Bedingungen, das heißt, wenn diese herkömmlichen katalytischen Polyetheralkohole durch Zusatz von Polyetheralkoholen auf den gleichen Amingehalt verdünnt werden.
- 15 Ein wesentlicher zusätzlicher Vorteil der autokatalytischen Polyetheralkohole, bei denen als Lösungsmittel Polyetheralkohole eingesetzt wurden, liegt, neben der einfachen Herstellung, auch in einer Vereinfachung der Lagerhaltung und Logistik, da bei dieser Ausführungsform bereits der als Aufbaukomponente für die Polyurethane verwendete Polyetheralkohol katalytische Eigenschaften aufweist und somit kein
- 20 zusätzlicher Katalysator eingesetzt werden muß. Durch das Herstellungsverfahren kommt es zu einer optimalen Verteilung des autokatalytischen Polyetheralkohols in dem als Lösungsmittel eingesetzten Polyetheralkohol.

Die Erfindung soll an den nachstehenden Beispielen näher erläutert werden.

25

#### Beispiel 1a

- 102,2 g (1 mol) N,N-Dimethylaminopropylamin wurde in 100 g Chlorbenzol gelöst und mit 0,2 Gew.-% festem Kaliumhydroxid versetzt. Anschließend wurden 348,5 g (6 mol)
- 30 Propylenoxid dosiert. Die Temperatur lag während der Dosierung des Propylenoxids zwischen 95 und 105°C, während der Nachreaktion bei 95°C. Danach wurde die Reaktionsmischung bei ca. 98°C eine Stunde Vakuum-gestrippt. Das Vakuum wurde mit Stickstoff gebrochen. Die Entfernung des Katalysators erfolgte durch Zugabe von Ambosol® in 2 Gew.-% Wasser bei Raumtemperatur und anschließend eine Stunde
- 35 Rühren bei 90°C. Danach wurde das Reaktionsgemisch filtriert und das Chlorbenzol durch Destillation entfernt.

#### Beispiel 1b bis 1f

- 40 Analog Beispiel 1a wurden 102,2 g (1 mol) N,N-Dimethylaminopropylamin in 300 g, 500 g und 1000 g Chlorbenzol (Beispiele 1b, 1c, 1d) bzw. 100 g und 500 g Diglyme (Beispiele 1e und 1f) gelöst und mit 0,2 Gew.-% Kaliumhydroxid versetzt. Anschlie-

ßend wurden 348,5 g (6 mol) Propylenoxid dosiert. Die weitere Aufarbeitung erfolgte wie für Beispiel 1a beschrieben mit Ambosol®/Wasser 2%.

Die Produkte aus den Umsetzungen 1a bis 1f wurden GC-analytisch untersucht. Dabei zeigt sich, dass durch steigende Verdünnung bei der Propoxylierung des Aminstarters, das heißt weniger drastische Reaktionsbedingungen, die Menge an Nebenprodukten deutlich reduziert wird. Damit einhergehend ändert sich die Farbe der Produkte.

Während die Muster aus Startverbindung und Lösungsmittel im Verhältnis 1:1 braun gefärbt sind, sind die Produkte mit Mischungsverhältnissen von 1: 5 und 1:10 gelb bzw. nur leicht gelblich gefärbt.

Beispiel	Zielprodukt (Gew.-%)
1a	12,4
1b	22,6
1c	29,8
1d	37,3
1e	13,9
1f	25,7

#### Vergleichsbeispiel 2

614 g (2,5 mol) N,N-Bis-(3-dimethylaminopropyl)amino-2-propanolamin wurden mit 0,2 Gew.-% Kaliumhydroxid versetzt. Anschließend wurden über einen Zeitraum von 100 min bei 95 bis 105°C 291 g (5 mol) Propylenoxid zudosiert. Die Nachreaktion erfolgte bei 95°C. Anschließend wurde mit Ambosol®/Wasser 2 % analog Beispiel 1a aufgearbeitet.

#### Beispiel 3 (erfindungsgemäß)

540 g eines alkalischen Polyetheralkohols aus Glycerin, Propylenoxid und Ethylenoxid mit einer Gesamtalkalität von 0,29 %; einer Hydroxylzahl von 26,5 mg KOH/g und einer Funktionalität von 2,7 wurden mit 245 g (1 mol) N,N-Bis-(3-dimethylaminopropyl)-amino-2-propanolamin versetzt und das Gemisch ohne zusätzliche Katalyse mit 116 g (2 mol) Propylenoxid umgesetzt. Die Nachreaktion erfolgte bei 95°C. Anschließend wurde mit Ambosol®/Wasser 2 % analog Beispiel 1a aufgearbeitet.

#### Beispiel 4

608 g eines alkalischen Polyetheralkohols aus Glycerin, Propylenoxid und Ethylenoxid mit einer Gesamtalkalität von 0,38 %, einer Hydroxylzahl von 25 mg KOH/g und einer Funktionalität von 2,7 wurden mit 102 g N,N-Dimethylaminopropylamin versetzt und das Gemisch ohne zusätzliche Katalyse mit 290 g Propylenoxid umgesetzt.



Das entstehende Polyetherol wurde auf übliche Weise aufgearbeitet und zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaum eingesetzt, wobei es eine hervorragende katalytische Wirkung bei der Polyurethan-Reaktion zeigte.

#### 5 Beispiel 5

605 g alkalisches Polyol aus Beispiel 4 wurden mit 245 g Propylenoxid umgesetzt. Das entstehende Polyetherol wurde auf übliche Weise aufgearbeitet und zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaum eingesetzt, wobei es eine hervorragende  
10 katalytische Wirkung bei der Polyurethan-Reaktion zeigte.

#### Beispiel 6

1080 g alkalisches Polyol aus Beispiel 4 wurden mit 491 g N,N-Bis-(3-dimethylamino-propyl)-N-isopropanolamin versetzt, und ohne zusätzliche Katalyse mit 264 g Ethylen-  
15 oxid umgesetzt.

Das entstehende Polyetherol wurde auf übliche Weise aufgearbeitet und zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaum eingesetzt, wobei es eine hervorragende katalytische Wirkung bei der Polyurethan-Reaktion zeigte.

20

#### Beispiel 7

1080 g alkalisches Polyol aus Beispiel 4 wurden mit 375 g Bis-(N,N-dimethyl-3-amino-propyl)amin versetzt, und ohne zusätzliche Katalyse zunächst mit 349 g Propylenoxid  
25 umgesetzt und anschließend ohne weitere Aufarbeitung mit 88 g Ethylenoxid umgesetzt.

Das entstehende Polyetherol wurde auf übliche Weise aufgearbeitet und zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaum eingesetzt, wobei es eine hervorragende katalytische Wirkung bei der Polyurethan-Reaktion zeigte.

30

#### Beispiel 8 (Vergleichsbeispiel)

Zur Herstellung eines Polyurethan-Halbhartschauums wurden eine Polyolkomponente aus 46 Gew.-Teilen Lupranol® 2090 (Elastogran GmbH), 45 Gew.-Teilen Lupranol®  
35 2095 (Elastogran GmbH), 2 Gew.-Teilen 1,4-Butandiol, 0,5 Gew.-Teilen Triethanolamin, 3 Teilen eines linearen Polyesters (auf Basis Adipinsäure, Ethylenglykol, Butandiol und Lupranat® M10R, OH-Zahl: 34), 0,3 Teilen eines Dimethylaminpropylamin gestarteten Polypropylenglykols (OH-Zahl: 250), 0,5 Teilen eines Emulgators (auf Basis eines mit Lupranol® 2046 und einem Polyethylenoxid-Derivat modifizierten  
40 Blockpolymeren aus Maleinsäureanhydrid und einem  $\alpha$ -Olefin), 0,05 Teilen Tegostab® B 8680 (Fa. Goldschmidt), 2 Teilen Wasser und 1 Teil des autokatalytischen Polyols aus Beispiel 2 mit einer Isocyanatkomponente bestehend aus einem Prepolymer

**12**

(NCO-Gehalt: 28 %) aus Lupranat® MI, Lupranat® ME, Lupranat® M 20 W und Lupranol® 2047 (Elastrogan GmbH) bei einem Index von 0,96 vermischt und das aufschäumende Gemisch in eine auf 44°C temperierte Aluminiumform mit den Maßen 20 cm x 20 cm x 4 cm gegeben und ein Kissen mit der Dichte 100 kg/m<sup>3</sup> erhalten.

- 5 Untersuchung dieses Schaums nach der Prüfvorschrift VDA 278 ergab im VOC-Wert 20 ppm Emissionen von Molekülen, die Dimethylamingruppierungen enthielten.

**Beispiel 9 (erfindungsgemäß)**

- 10 Schaumherstellung analog Beispiel 8, jedoch wurden anstelle des 1 Teils des autokatalytischen Polyols aus Beispiel 2 3,94 Teile des autokatalytischen Polyols aus Beispiel 3 eingesetzt.

Untersuchung dieses Schaums nach der Prüfvorschrift VDA 278 ergab im VOC-Wert 0 ppm Emissionen von Molekülen, die Dimethylamingruppierungen enthielten. Somit

- 15 wird bei Einsatz von erfindungsgemäß hergestellten, autokatalytisch Polyolen die Aminemissionen im Schaum deutlich gesenkt.

## Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von autokatalytischen Polyetheralkoholen durch Umsetzung von H-funktionellen Startsubstanzen, die mindestens eine für die Urethan-Reaktion katalytisch aktive, insbesondere tertiäre Aminogruppe sowie mindestens eine mit Alkylenoxiden reaktive Gruppe, insbesondere primäre und/oder sekundäre Aminogruppe und/oder Hydroxylgruppe, enthaltende Verbindungen, mit Alkylenoxiden, umfassend die Schritte
  - a) Lösen der Startsubstanz in einem Lösungsmittel
  - b) Umsetzung der Lösung mit Alkylenoxiden.
2. Ein Verfahren nach Anspruch 1, bei dem das Lösungsmittel ein Polyetheralkohol mit einer Hydroxylzahl von 20 bis 1200 mg KOH/g und einer Funktionalität von 2 bis 8 ist.
3. Ein Verfahren nach Anspruch 1, bei dem das Lösungsmittel ein Polyetheralkohol mit einer Hydroxylzahl von 20 bis 100 mg KOH/g und einer Funktionalität von 2 bis 3 ist.
4. Ein Verfahren nach Anspruch 1-3, bei dem als Lösungsmittel ein Polyetheralkohol, der nach der durch Anlagerung von Alkylenoxiden an H-funktionelle Startsubstanzen hergestellt unter alkalischer Katalyse hergestellt und bei dem der Katalysator nach der Anlagerung der Alkylenoxide nicht entfernt wurde, eingesetzt wird.
5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass als Lösungsmittel organische Lösungsmittel, die sich gegenüber Alkylenoxiden chemisch inert verhalten, eingesetzt werden.
6. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass Schritt b) in Gegenwart eines alkalischen Katalysators erfolgt.
7. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der Katalysator in Schritt b) in einer Menge von 0,1 bis 3,0 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht aller H-funktionellen Startsubstanzen, eingesetzt wird.
8. Verfahren nach Anspruch 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass als Alkylenoxide vorwiegend Ethylenoxid, Propylenoxid und/oder Butylenoxid eingesetzt werden.

9. Verfahren nach Anspruch 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass als Startsubstanzen, die mindestens eine für die Urethan-Reaktion katalytisch aktive, insbesondere tertiäre Aminogruppe sowie mindestens eine mit Alkylenoxiden reaktive Gruppe, insbesondere primäre und/oder sekundäre Aminogruppe und/oder Hydroxylgruppe, enthaltende Verbindungen ausgewählt sind aus der Gruppe, enthaltend Dimethylaminoethylamin, Dimethylaminopropylamin, Diethylaminoethylamin, Diethylaminopropylamin, N-(3-Dimethylaminopropyl)-N,N-diisopropanolamin, Dimethylethanolamin, N,N,N'-Trimethyl-N'-hydroxyethylbis(aminoethyl)ether, N,N-Bis-(3-dimethylaminopropyl)amino-2-propanolamin, Bis-(N,N-dimethyl-3-aminopropyl)amin, N,N-Dimethylaminoethoxyethanol, N-(3-Aminopropyl)imidazol, N-(2-Dimethylaminoethyl)-N-methylethanolamin, N-(2-Hydroxypropyl)imidazol, Dimethylaminohexanol sowie Gemische aus mindestens zwei der genannten Verbindungen eingesetzt werden.
10. Polyetheralkohole, herstellbar nach einem der Ansprüche 1 bis 6.
11. Verfahren zur Herstellung von Polyurethanen durch Umsetzung von Polyisocyanaten mit Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen, dadurch gekennzeichnet, dass als Katalysator Polyetheralkohole nach Anspruch 9 eingesetzt werden.